Method for making hydride cathode of nickel-metal hydride storage battery

Publication number: CN1207589 (A)

Also published as:

Publication date:

1999-02-10

Inventor(s):

LI RONG [CN]; LI JUN [CN]; SU HANG [CN]

Applicant(s):

CENTRAL IRON & STEEL INST MINI [CN]

Classification:

- international:

H01M4/04; H01M4/26; H01M4/04; H01M4/26; (IPC1-7): H01M4/04; H01M4/26

- European:

Application number: CN19981017407 19980819 Priority number(s): CN19981017407 19980819

Abstract of CN 1207589 (A)

The present invention relates to a method for making a hydride cathode of nickel-metal hydride storage battery. The method is characterized by that metal oxides, e. q. CuO and Co3O4 are added directly to hydride cathode material, or the above-mentioned oxides are applied directly on surface of the prepared metal hydride electrode, to enhance wettability of the electrode and inhibit separating-out of H2, resulting in reduction of internal pressure and resistance for the battery.

Data supplied from the esp@cenet database — Worldwide

[19]中华人民共和国国家知识产权局

[51] Int. Cl⁶

H01M 4/04 H01M 4/26

[12] 发明专利申请公开说明书

[21] 申请号 98117407.8

[43]公开日 1999年2月10日

[11]公开号 CN 1207589A

[22]申请日 98.8.19 [21]申请号 98117407.8

[71]申请人 冶金工业部钢铁研究总院

地址 100081 北京市学院南路 76 号

[72]发明人 李 蓉 李 君 苏 航

吴建民 付静媛

[74]专利代理机构 北京科技大学专利代理事务所 代理人 成光祐

权利要求书 2 页 说明书 6 页 附图页数 0 页

[54]发明名称 镍-金属氢化物蓄电池氢化物负极的制备 方法

[57]摘要

本发明涉及可充电的金属氢化物蓄电池氢化物负极的制备方法。本发明所述方 法的主要技术特征是在氢化物负极材料中直接加入金属氧化物 C_{10} 和 C_{03} C_{4} ,或者将上述氧化物直接涂覆在已制备好的金属氢化物电极的表面,以此提高电极的浸润性,抑制 H_{2} 的析出,达到降低电池内压和内阻的目的。



权利要求书

1、一种镍一金属氢化物蓄电池氢化物负极的制备方法,包括如下工艺步骤:

(1)、原料准备

将成分为 Mm (Ni CoMnA1)₅ 的储氢合金经真空冶炼炉熔炼并浇铸成锭后, 再破碎成平均粒度为 30-50 μm 的储氢合金粉;

将 Cu0 和 Co₃O₄ 中任一种或两者之和的氧化物制成平均粒度为 0.5-10 μ m 的混合氧化物粉。

(2)、配制氢化物负极合金粉

将平均粒度为 $30-50 \, \mu \, \text{m}$ 的 $Mm \, (\text{Ni CoMnA1})_5$ 储氢合金粉和平均粒度为 $0.5-10 \, \mu \, \text{m}$ 的 Cu0 和 Co_3O_4 的混合氧化物粉同时加入混料机中进行混合,配制成氢化物负极合金粉; 两者的混合配比(重量%)为:

Mm (Ni CoMnA1),储氢合金粉 80-99%, Cu0 和 Co₃O₄混合氧化物粉 1-20%;

(3)、配制复合合成浆

将上述所配制的氢化物负极合金粉加入到由羧甲基纤维素钠溶液、聚四氟乙烯乳液两者中任一种或两者之和所组成的粘结剂混合液中,经搅拌均匀后,制成复合合成浆;该复合合成浆的成分配比(重量%)为:

氢化物负极合金粉为 60-96%, 粘结剂混合液为 4-40%;

(4)、制取泡沫式金属氢化物电极

将上述配制的复合合成浆注入泡沫式镍基体内, 该泡沫式镍基体的孔隙率大于 95%;

(5)、轧制成形电极片

泡沫式金属氢化物电极制取后,在 70-120℃温度下干燥后,再轧制成 0.4-0.6mm 厚的电极片,即制成金属氢化物蓄电池氢化物负极。

2、一种镍一金属氢化物蓄电池氢化物负极的制备方法,包括如下工艺步骤:

(1)、制备储氢合金粉

将成分为 Mm (Ni CoMnA1) $_5$ 的贮氢合金制成平均粒度为 30-50 μ m 储氢合金粉。

(2)、配制合成浆

将上述制备的储氢合金粉加入到由羧甲基纤维素钠溶液、聚四氟乙烯乳液两者中任一种或两者之和所组成的粘结剂混合液中,经搅拌均匀后,制成合成浆,该合成浆的成分配比(重量%)为:

储氢合金粉为 60-96%, 粘结剂混合液为 4-40%。

(3)、制备泡沫式金属氢化物电极

将合成浆注入泡沫式镍基体内, 该泡沫式镍基体的孔隙率大于 95%;

(4)、轧制成形电极片

将制备的泡沫式金属氢化物电极在 70-120℃温度下干燥后, 再轧制成 0.4-0.6mm 厚的电极片;

(5)、电极片表面涂覆氧化物涂料

在轧制的电极片表面涂覆一层由氧化物 Cu0 和 Co₃O₄ 中任一种或两者之和所组成的氧化物涂料,即制成金属蓄电池氢化物负极。

- 3、根据权利要求 1 和 2 所述的制备方法, 其特征在于羧甲基纤维素钠溶液中含羧甲基纤维素钠量为 1.3-3.0% (重量%)。
- 4、根据权利要求 1 和 2 所述的制备方法, 其特征在于聚四氟乙烯乳液中含聚四氟乙烯量≤60% (重量%)。
- 5、根据权利要求 2 所述的制备方法, 其特征在于电极片上涂覆氧化物涂料的重量为 0.05mg/cm² 5mg/cm²。



说明书

镍-金属氢化物蓄电池氢化物负极的制备方法

本发明涉及可充电的金属氢化物蓄电池负极的制备方法。

近几年来,由于镍—金属氢化物蓄电池具有高容量比、无污染、使用寿命长和工作温度范围宽等优点,得到了广泛的应用。这种蓄电池采用镍电极作正极,金属氢化物电极作负极,碱水溶液为电解液。储氢合金由于可大量吸收和放出氢气被广泛用作镍—金属氢化物蓄电池的负极材料。

在镍一金属氢化物蓄电池正负极上的反应如下:

在镍正极上的反应:

通常情况下,在正极反应中,由于电池采用的是正极容量限制,因此在充电后期往往存在过充,使 OH-在正极发生氧化,析出氧气,即:

$$20H^- \rightarrow H_20 + 1/20_2 + 2e^-$$

负极在充电时, H 原子先在储氢合金表面吸附 (MH_{ad}), 随即被吸收扩散到合金内部形成氢化物 (MH)。但在化成初期由于氧化膜的存在, 造成电极浸润性差,减小了电极有效面积,使电流密度增大,或合金吸氢量达到最大时,初生的吸附态 H 原子就易复合形成 H,而析出,即:

$$MH_{ad} \rightarrow M+1/2H_2$$

这种正极析氧和负极放氢会造成电池内压的急剧升高,极易造成电池漏液爬碱,电解液逐渐干涸,使容量下降,寿命变短,因此这两种现象危害很大,尤其在电池的活化初期及高倍率充电条件下,这两种理象更是成为制约电池性能的关键因素。为了抑制正极析氧,已有大量研究报道可以提高正极

的析氧电位,同时氧气可以到负极进行还原:

 $0_2 + H_2 O + 4e^- \rightarrow 40H^-$

 $MH+OH^- \rightarrow M+H_2O+e^-$

而为了抑制氢气的析出,首先要选取容量较大的储氢合金作负极,同时 要有活性的电极表面。

在现有技术中,为了获得活性的电极表面,中国专利申请 CN1145694A 提供了一种在合金表面涂一层贵金属如 Pd 等的方法以避免氧化膜生成。但此法成本太高,不适合规模化生产。美国专利 US5250369 在负极中添加亲水物质如 PVA,以保证电极的浸润性,减少析氢,但 PVA 的电阻较大,影响电池内阻。

本发明的目的在于提供一种能有效抑制 H₂ 析出,降低电池内压,且工艺简单、成本低的镍-金属氢化物蓄电池氢化物负极的制备方法。

针对上述目的,本发明的技术方案是在氢化物负极材料中直接加入金属氧化物 Cu0 和 Co_3O_4 中任一种或两者之和,或者将上述氧化物直接涂覆在已制备好金属氢化物电极表面,以此提高电极浸润性,抑制 H_2 的析出,达到降低内压的目的。

现对本发明作详细说明。

本发明所述的金属氢化物电极中活性材料的储氢合金是 LaNi, 系合金, 其成份为 Mm (NiCoMnA1),。

本发明所述的镍-金属氢化物蓄电池氢化物负极的第一种制备方法是将氧化物 Cu0 和 Co₃O₄ 直接加入储氢合金粉中,其具体工艺步骤如下:

(1)、原料准备

将成分为 Mm (Ni CoMnA1)₅ 的储氢合金经真空冶炼炉熔炼并浇铸成锭后, 再破碎成平均粒度为 30-50 μm 的储氢合金粉;

将 Cu0 和 Co₃O₄ 中任一种或两者之和的氧化物制成平均粒度为 0.5-10 μ m 的混合氧化物粉。

(2)、配制氢化物负极合金粉

将平均粒度为 30-50 μm 的 Mm (Ni CoMnA1) 5 储氢合金粉和平均粒度 0.5-10



μm 的 Cu0 和 Co₃O₄ 的混合氧化物粉同时加入混料机中进行混合,配制氢化物 物负极合金粉;两者的混合配比(重量%)为:

Mm (Ni CoMnA1),储氢合金粉 80-99%, Cu0 和 Co₃O₄混合氧化物粉 1-20%;

(3)、配制复合合成浆

将上述所配制的氢化物负极合金粉加入到由羧甲基纤维素的溶液、聚四氟乙烯乳液两者中任一种或两者之和所组成的粘结剂混合液中,经搅拌均匀后,制成复合合成浆;该复合合成浆的成分配比(重量%)为:

氢化物负极合金粉为 60-96%, 粘结剂混合液为 4-40%;

(4)、制取泡沫式金属氢化物电极

将上述配制的复合合成浆注入泡沫式镍基体内, 该泡沫式镍基体的孔隙 率大于 95%;

(5)、轧制成形电极片

泡沫式金属氢化物电极制取后,在 70-120℃温度下干燥后,再轧制成 0.4-0.6mm 厚的电极片,即制成金属氢化物蓄电池氢化物负极。

本发明镍—金属氢化物蓄电池氢化物负极的第二种制备方法是将氧化物 Cu0 和 Co₃O₄ 涂料直接涂覆在已制备好的氢化物负极片上,其具体工艺步骤 如下:

(1)、制备储氢合金粉

将成分为 Mm (Ni CoMnA1), 的贮氢合金制成平均粒度为 30-50 μm 储氢合金粉。

(2)、配制合成浆

将上述制备的储氢合金粉加入到由羧甲基纤维素钠溶液、聚四氟乳液乙烯两者中任一种或两者之和所组成的粘结剂混合液中,经搅拌均匀后,制成合成浆,该合成浆的成分配比(重量%)为:

储氢合金粉为 60-96%, 粘结剂混合液为 4-40%。

(3)、制备泡沫式金属氢化物电极

将合成浆注入泡沫式镍基体内, 该泡沫式镍基体的孔隙率大于 95%;

(4)、轧制成形电极片



将制备的泡沫式金属氢化物电极在 70-120℃温度下干燥后, 再轧制成 0.4-0.6mm 厚的电极片;

(5)、电极片表面涂覆氧化物涂料

在轧制的电极片表面涂覆一层由氧化物 Cu0 和 Co₃O₄ 中任一种或两者之和所组成的氧化物涂料。所涂覆的涂层量为 0.05mg/cm² - 5mg/cm²。涂覆后即制成镍-金属氢化物蓄电池氢化物负极。

在以上所述的方法中, 羧甲基纤维素钠溶液中含羧甲基纤维素钠量为1.3-3.0%(重量%)。聚四氟乙烯乳液中含聚四氟乙烯量 < 60%(重量%)。

本发明所述的镍-金属氢化物蓄电池,其正极为镍正极。电极活性材料为球形的 Ni (0H) $_2$ 。将 Ni (0H) $_2$ 与导电剂镍粉及添加剂 Co (0H) $_2$ 三种原料按配比 $_2$ 100: 15: 10 机械混合均匀后,再与羧甲基纤维素钠和聚四氟乙烯两者的混合溶液混合调制成浆,并将其注入孔隙率大于 95%的泡沫镍基体中,制得泡沫式镍电极,在 $_2$ 70-120 $_2$ 2温度下干燥后,再轧制成 0. 7-0. 8mm 厚的镍正极片,即容量为 $_2$ 1000-1300mAh 的电极片。

将正负极用聚丙烯无纺布的隔膜隔开,卷绕成 AA 电池的电池芯,注入 6NKOH+1NLiOH 的电解液,即制成镍-金属氢化物蓄电池。充分化成后,采用 内阻仪测试电池内阻。然后放入自制的内压测试仪中,进行充电,通过压力 传感器测试电池内压。

与现有技术相比,本发明具有如下优点:

- (1)、由于本发明所制备的负极浸润性好,氢的析出受到抑制,因而电池内压降低,电池内阻较小。
- (2)、设备及工艺简单,在原有泡沫镍式电极制备工艺中,不需添加任何设备。
 - (3)、所采用的金属氧化物,原料来源广泛,成本低。

实施例 1

将平均粒度 ≤ 48 μm 的成分为 Mm (Ni CoMnA1) 5 的储氢合金粉 100 克与 Cu0 粉 5 克进行混合,得到氢化物负极合金粉,并将该负极合金粉加入到羧甲基纤维素钠含量为 2.6% (重量%)的羰甲基纤维钠溶液 20 毫升和聚四氟乙烯含



量为 60%的聚四氟乙烯乳液 2 毫升组成的粘结剂混合液中,制成复合合成浆; 采用刮浆法将制得的复合合成成浆注入到孔隙率>95%的泡沫式镍基体内,制取泡沫式金属氢化物电极,然后在 72℃温度下干燥 1.5 小时,再用压膜机将电极压制成 0.4mm 厚的薄片,最后精剪成尺寸为 0.4×39×100mm 的电极片,即为负极电极 1,其容量为 1600mAh。

实施例 2

将实施例 1 所述的储氢合金粉 100 克,直接加入到实施例 1 所述的粘结剂混合液中,制成合成浆,采用刮浆法将合成浆注入到孔隙率>95%的泡沫式镍基体内,制成泡沫式氢化物电极,经在 80℃干燥 1 小时后,用压膜机将电极轧制成 0.4mm 厚的薄片,精剪成 0.4×39×100mm 的电极片。然后在电极片表面涂覆 Cu0 氧化物涂料,其涂层的重量为 1mg/cm²,得到表面含有金属氧化物的金属氢化物电极 2。该电极的容量为 1600mAh。

实施例 3

与实施例 1 的其他原料和工艺相同,只是氧化物以 Co₃O₄ 代替 CuO,制成尺寸相同的含有金属氧化物的金属氢化物电极 3。该电极的容量为 1600mAh。

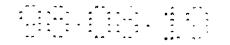
实施例 4

与实施例 1 的其他原料和工艺相同,只是以 4.0 克 Cu0 和 1.0 克 Co₃0₄ 代替 5 克的 Cu0,制成尺寸相同的含有金属氧化物的金属氢化物电极 4。该电极的容量为 1600mAh。

对比例

其他原料和工艺与实施例 1 相同,只是金属氢化物电极只含成分为 Mm (Ni CoMnA1)₅ 的储氢合金粉,不含任何氧化物,制成尺寸相同的金属氢化物电极 5, 该电极的容量为 1600mAh。

将以上 4 个实施例和 1 个对比例共 5 种负极分别与容量为 1000mAh 的泡沫式镍正极组合,按本发明所述的方法制得镍一金属氢化物蓄电池,其中电解液 6NKOH+1NLiOH 均为 2.7g,将负极 1 对应的电池记为电池 1,其余依次类推记为电池 2、电池 3、电池 4、电池 5。分别测试 5 种内阻后,将 5 种电



池采用 500mA 和 1000mA 恒流充放电,其中 500mA 充电 150min 和 185min,1000mA 充电 80min,测试电池内压,测试结果见表 1。

由表 1 看出,电池 1-4 的内阻和内压明显小于电池 5,这主要是电极 1-4 的浸润性得到了改善,提高了电极的有效面积,使电流密度减小,这样不仅减小了内阻,而且抑制了氢气的析出,使电池内压大大降低。

为观察电极的浸润性,将电极 1 和电极 5 分别辅以容量为 1000mAh 的镍正极浸入含 6NKOH+1NLiOH 碱液的烧杯中,可以观察电极 5 表面布满气泡,而电极 1 浸润性良好,表面无气泡。采用 400mAh 进行充电,一开始电极 5 就析出大量气泡,随充电反应的进行,表面气泡逐渐消失,但电极 1 没有这种现象。当充电接近后期时,电极 5 上生成大量气泡,电极 1 上只有极少量气泡。充电结束后,电极 1 表面光滑,而电极 5 表面粗糙不平。这些现象说明电极 1 的浸润性得到较大改善,因而抑制了析氢,减小了内阻。

因此采用本发明所述方法制备的金属氢化物电极浸润性好,有效抑制了析氢,达到降低电池内压和内阻的目的。

表 1 实施例和对比例相应电池的内压和内阻

项目	内压 (MPa)			
	500mA 充电	500mA 充电	1000mA 充电	内阻 (mΩ)
电池号	150min	185min	电-80min	()
电池1	0. 209	0.889	0.642	16.7
电池 2	0.283	0. 604	0. 697	16. 9
电池 3	0.165	0.401	0. 596	15.8
电池 4	0.160	0. 392	0.586	15.5
电池 5	0. 6	/	1. 141	20.6